

11 Veröffentlichungsnummer:

0 131 202

A1

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(21) Anmeldenummer: 84107381.0

(22) Anmeidetag: 27.06.84

(5) Int. Cl.4: C 08 L 67/02 C 08 L 69/00

//(C08L67/02, 51/04, 69/00), (C08L69/00, 51/04, 67/02)

Priorităt: 06.07.83 DE 3324398 27.10.83 DE 3339001

- (4) Veröffentlichungstag der Anmeldung: 16.01.85 Patentblatt 85/3
- Benannte Vertragsstaaten:
 DE FR GB IT NL

71) Anmelder: BAYER AG
Konzernverwaltung RP Pat

Konzernverwaltung RP Patentabteilung D-5090 Leverkusen 1 Bayerwerk(DE)

- (72) Erfinder: Binsack, Rudolf, Dr. Bethelstrasse 4 A D-4150 Krefeld(DE)
- (72) Erfinder: Rempel, Dieter, Dr. Max-Beckmann-Strasse 35 D-5090 Leverkusen(DE)
- (2) Erfinder: Lindner, Christian, Dr. Riehler Strasse 200 D-5000 Koeln 60(DE)
- (72) Erfinder: Morbitzer, Leo, Dr. Rungestrasse 50 D-5000 Koeln 80(DE)

(54) Thermoplastische Polyester-Formmassen mit hoher Zähigkeit.

⁽⁵⁾ Die Erfindung betrifft thermoplastische Formmassen mit verbesserter Schlagzähigkeit bei tiefen Temperaturen aus thermoplastischen Polyestern, insbesondere aus Polyalkylenterephthalaten, und gepfropften, wenigstens partiell vernetzten Kautschuken aus der Reihe der Dienkautschuke und Acrylatkautschuke mit bimodaler Kautschukteilchengrößenverteilung.

BAYER AKTIENGESELLSCHAFT

5090 Leverkusen, Bay rwerk

Konzernverwaltung RP Patentabteilung

Pv/Lö-c

Thermoplastische Polyester-Formmassen mit hoher Zähigkeit

Gegenstand der Erfindung sind thermoplastische Formmassen mit verbesserter Schlagzähigkeit bei tiefen Temperaturen aus thermoplastischen Polyestern, insbesondere aus Polyalkylenterephthalaten, und gepfropften, wenigstens partiell vernetzten Dienkautschuken und/oder Acrylatkautschuken mit bimodaler Verteilung der Kautschukteil-chendurchmesser.

Thermoplastische Polyester, vornehmlich Polyethylenterephthalat, Polybutylenterephthalat und einige Copoly10 ester haben wegen ihrer herausragenden technologischen
Eigenschaften, wie Steifigkeit, Härte, Abriebfestigkeit,
dynamische und thermische Belastbarkeit, sowie wegen
ihrer schnellen Verarbeitbarkeit zunehmend technische
Bedeutung erlangt. Ein Nachteil dieser Polyester ist
ihre unbefriedigende Zähigkeit.

Es gibt eine Reihe von Vorschlägen, die Zähigkeit der thermoplastischen Polyester durch Zumischen anderer Polymerer zu verbessern. So wurden vorgeschlagen (Co)-polystyrole (DE-OS 1 694 173, DE-OS 1 961 226, DE-OS 2 035 390, DE-OS 2 248 242), Polyolefine (EP-A 13 941),

Le A 22 381 Ausland

20

gepfropfte Acrylatkautschuke (DE-PS 2 444 584, DE-OS 2 726 256) und gepfropfte Dienkautschuke (DE-PS 2 348 377). Es wurden darüber hinaus gepfropfte Acrylatkautschuke und gepfropfte Dienkautschuke vorgeschlagen, die eine ganz spezifische Pfropfstruktur aufweisen bzw. die nach bestimmten Verfahren hergestellt worden sind (EP-A 22 216, EP-A 50 265, EP-A 50 262, EP-A 64 207, DE-OS 3 114 772).

Die vorgeschlagenen Formmassen weisen im allgemeinen eine verbesserte Zähigkeit auf. Es hat sich aber gezeigt, daß sie für wichtige Anwendungen nicht immer voll befriedigen, beispielsweise im Kfz-Bereich, wo bei Zusammenstößen große Deformationskräfte wirksam werden können, z.B. an der Karosserie, den Stoßfängern und Spoilern, dem Lenkrad und der Lenkradsäule. Es werden dafür besondere Anforderungen gestellt, auch für tiefe Temperaturen bis -20°C, z.T. bis -30°C.

Gegenstand der Erfindung sind daher thermoplastische Formmassen aus

- A) 65-97, vorzugsweise 70-95, insbesondere 75-90,

 Gew.-% (bezogen auf A + B) thermoplastischem Polyester und
- B) 3-35, vorzugsweise 5-30, insbesondere 10-25, Gew.-% (bezogen auf A + B) Pfropfprodukt von wenigstens einem Vinylmonomeren aus der Reihe Styrol, Acrylnitril, Methylmethacrylat auf teilchenförmige, wenigstens partiell vernetzte Dienkautschuke und/oder

Le A 22 381

Alkylacrylatkautschuk mit mittleren Kautschukteilchendurchmessern von 0,05 bis 1 µm und mit inem Kautschukgehalt der Pfropfprodukte von 60 bis 85, vorzugsweise 65 bis 80, insbesondere 70 bis 75, Gew.-%,

dadurch gekennzeichnet, daß dem Pfropfprodukt B folgende Kautschuke zugrundeliegen:

- a) 20 bis 80, vorzugsweise 30 bis 70, insbesondere 35 bis 60 Gew.-% (bezogen auf die Summe a + b) eines Kautschuklatex mit einem Teilchendurchmesser d₅₀ von 0,05 bis 0,19, vorzugsweise 0,08 bis 0,15 μm, und
- b) 80 bis 20, vorzugsweise 70 bis 30, insbesondere 65 bis 40 Gew.-% (bezogen auf die Summe a + b) eines
 15 Kautschuklatex mit einem Teilchendurchmesser d₅₀ von 0,2 bis 1, vorzugsweise 0,25 bis 0,8, insbesondere 0,3 bis 0,6, μm,

mit der Maßgabe, daß

- 1) d₅₀ (b) um den Faktor 1,5 bis 8, vorzugsweise 2,7 20 bis 5, insbesondere 3 bis 4,5, größer ist als d₅₀ (a),
 - 2) der Quotient Q = $(d_{50} d_{10})/d_{50}$ der einzelnen Kautschuke jeweils höchstens 2, vorzugsweise höchstens 1,8, insbesondere höchstens 0,8, und

Le A 22 381

5.

3) die Differenz d₁₀ (b) - d₉₀ (a) 0,01 bis -0,10, vorzugsweise 0 bis -0,08, insbesondere 0 bis 0,05, betragen.

Die Gewichtsangaben der Kautschuklatices sind jeweils

auf Feststoff bezogen. Dabei kann man zur Herstellung
des Pfropfproduktes B entweder einen Kautschuklatex entsprechend a) und einen Kautschuklatex entsprechend b)
in dem angegebenen Mengenverhältnis mischen und die Vinylmonomeren auf dieses Gemisch pfropfpolymerisieren oder
die Vinylmonomeren auf einen Kautschuklatex entsprechend
a) und auf einen Kautschuklatex entsprechend b) getrennt
voneinander pfropfpolymerisieren und die beiden Pfropfprodukte (entweder als Latices mit nachfolgender gemeinsamer Fällung oder als bereits vorhandene Feststoffe)

mischen. Bevorzugt ist die zweite Methode.

Diese Formmassen sind für die oben genannten Anwendungen besser geeignet als bekannte, haben aber dennoch keine nennenswerten Nachteile.

Es ist wesentlich, wenigstens partiell vernetzte Dien-20 kautschuke und/oder Acrylatkautschuke mit Kautschukteilchengrößen von 0,05 bis 1 μm zu verwenden, die eine "bimodale" Teilchendurchmesserverteilung haben.

Das bedeutet, durch Kombination bestimmter grobteiliger
Kautschuke mit bestimmten feinteiligen Kautschuken in
Form von Pfropfpolymerisaten B werden erfindungsgemäße
Formmassen wesentlich verbesserter Eigenschaften erhalten;

Le A 22 381

dazu muß di Kautschukt ilchengrößenverteilung, die zur Herst llung von Komponente B eing setzt wird, bimodal sein und soll zwei deutliche Maxima aufweisen. Um den mit diesen spezifischen Teilchengrößenverteilungen zusammenhängenden Effekt jedoch zu beobachten, ist es erforderlich, von Kautschuken auszugehen, deren Teilchengrößenverteilung bestimmten Parametern gehorchen: Dazu gehören eine kritische Breite der Verteilungskurve (ausgedrückt durch den Quotienten Q), ein kritischer Abstand der Verteilungskurvenmaxima (ausgedrückt durch die Differenz d_{50} (b) $-d_{50}$ (a)) sowie eine kritische Überlappung der Verteilungskurven (ausgedrückt durch die Differenz d_{10} (b) $-d_{90}$ (a)).

Die erfindungsgemäße Wirkung ist umso überraschender, als feinteiliger Kautschuk die Schlagzähigkeit von thermoplastischen Polyestern nur mäßig anhebt und grobteiliger Kautschuk zu einem kontinuierlichen Abfall der Zähigkeit der Formmasse mit absinkender Temperatur führt.

Die Pfropfprodukte B umfassen Pfropfpolymerisate mit kautschukelastischen Eigenschaften, die durch Aufpfropfen von Vinylmonomeren aus der Reihe Styrol, Acrylnitril, Methylmethacrylat auf teilchenförmige, wenigstens partiell vernetzte Dienkautschuke und/oder Alkylacrylatkautschuke erhalten werden.

25 Bevorzugte Pfropfmonomere sind Methylmethacrylat sowie Mischungen aus Styrol und Methylmethacrylat bzw. Styrol und Acrylnitril.

Le A 22 381

5

10

15

Dienkautschuk sind teilch nförmige, vernetzte Homound/oder Copolymerisate aus konjugierten C₄-C₆-Dienen. Bevorzugtes Dien ist Butadien-1,3. Die Diencopolymerisate können neben den Dienresten bis zu 30 Gew.-%, bezogen auf das Copolymerisat, Reste anderer ethylenisch ungesättigter Monomerer, wie z.B. Styrol, Acrylnitril, Ester der Acryl- oder Methacrylsäure mit einwertigen Alkoholen mit 1 bis 4 C-Atomen, wie z.B. Methylacrylat, Ethylacrylat, Methylmethacrylat, Ethylmethacrylat enthalten.

Die Herstellung der Dienkautschuk-Pfropfgrundlage und der Pfropfpolymerisate ist bekannt und wird z.B. in "Methoden der Organischen Chemie" (Houben-Weyl), Bd. 14/1, Georg Thieme Verlag, Stuttgart 1961, S. 393-406, sowie in Ullmanns Encyclopädie der technischen Chemie, 4. Auflage, Bd. 19, Verlag Chemie 1981, S. 279 bis 284 beschrieben.

Alkylacrylatkautschuke sind teilchenförmige, vernetzte Alkylacrylat-Polymere, die durch Polymerisation von Estern aus Acrylsäure und einwertigen Alkoholen mit 1 bis 8 C-Atomen erhalten werden. Die Polymerisate können auch Copolymerisate der Acrylsäureester mit bis zu 40 Gew.-% anderer Vinylmonomerer, wie Styrol, Acrylnitril, Methylmethacrylat, Vinylester, Vinylether sein.

Die Alkylacrylatkautschuke sind vernetzt, z.B. durch Einpolymerisieren polyfunktioneller, vernetzend wirkender, copolymerisierbarer olefinisch ungesättigter Comonomerer. Zur Vernetzung können Monomere mit mehr als

Le A 22 381

5

10

einer polymerisierbaren Doppelbindung copolymerisiert werden. Bevorzugte Beispiele für vernetzende Monomere sind Ester ungesättigter einwertiger Alkohole mit 3 bis 12 C-Atomen oder gesättigter Polyole mit 2 bis 4 OH-Gruppen und 2 bis 20 C-Atomen, wie z.B. Ethylenglykoldimethacrylat, Allylmethacrylat; mehrfach ungesättigte heterocyclische Verbindungen, wie z.B. Trivinyl- und Triallylcyanurat und -isocyanurat; Tris-acryloyl-s-triazine; insbesondere Trialkylcyanurat; polyfunktionelle Vinyl-verbindungen, wie Di- und Trivinylbenzole; aber auch Triallylphosphat und Diallylphthalat.

Bevorzugte vernetzende Monomere sind Allylmethacrylat, Ethylenglykoldimethacrylat, Diallylphthalat und heterocyclische Verbindungen, die mindestens drei ethylenisch ungesättigte Gruppen aufweisen.

Besonders bevorzugte vernetzende Monomere sind die cyclischen Monomeren Triallylcyanurat, Triallylisocyanurat, Trivinylcyanurat, Tris-acryloylhexahydro-s-triazin, Triallylbenzole.

Die Menge der vernetzenden Monomeren beträgt vorzugsweise 0,02 bis 5, insbesondere 0,05 bis 2 Gew.-%, bezogen auf die Kautschuk-Pfropfgrundlage.

Bei cyclischen, vernetzenden Monomeren mit mindestens drei ethylenisch ungesättigten Gruppen ist es vorteilhaft, nicht mehr als 1 Gew.-%, bezogen auf Kautschuk-Pfropfgrundlage, zu verwenden.

Le A 22 381

25

Alkylacrylatkautschuke können auch mehrschalige Produkte sein, die einen vernetzten Dienkautschuk aus einem oder mehreren konjugierten Dienen, wie Polybutadien, oder ein Copolymerisat eines konjugierten Diens mit einem ethylenisch ungesättigten Monomer, wie Styrol und/oder Acrylnitril, als Kern und anpolymerisiertes Acrylatmonomer als Hülle enthalten.

Der Anteil des Polydien-Kerns in solchen mehrschaligen Kautschuken kann 0,1 bis 80, bevorzugt 10 bis 50 Gew.-% betragen. Schale(n) und Kern können unabhängig voneinander teilvernetzt oder hochvernetzt sein.

Die Dienkautschuke und die Alkylacylatkautschuke liegen als Teilchen eines mittleren Durchmessers d_{50} im Bereich von 0,05 bis 1 μm vor und sind wenigstens partiell vernetzt. Sie besitzen Gelgehalte ≥ 50 , vorzugsweise ≥ 80 , insbesondere ≥ 90 Gew.-%.

Der mittlere Teilchendurchmesser d kann bestimmt werden mittels Ultrazentrifugen-Messungen (W. Scholtan, H. Lange, Kolloid. Z. und Z. Polymere 250 (1972), 782-796) oder mittels Elektronenmikroskopie und anschließender Teilchenauszählung (G. Kämpf, H. Schuster, Angew. Makromolekulare Chemie 14 (1970), 111-129).

Werden die Teilchenverteilungen mittels Elektronenmikroskopie und anschließender Teilchenauszählung ermittelt, so fallen dabei Zahlenmittel (und nicht Gewichtsmittel) an. So ermittelte Zahlenmittel müssen dann allerdings in

Le A 22 381

5

10

15

20

Gewichtsmitt 1 umg rechn t werd n, damit sie mit den hier angegebenen Werten d₁₀, d₅₀, d₉₀ vergleichbar sind. Diese Umrechnung gelingt z.B. nach W. Scholtan und H. Lange und liefert für beide Methoden gut übereinstimmende Werte. Weiterhin sei auf DIN 53 206 hingewiesen, wo Umrechnungen von Teilchengrößenverteilungen definiert sind.

Bei den in dieser Anmeldung angegebenen mittleren Teilchengrößen handelt es sich in allen Fällen um das Gewichtsmittel der Teilchengröße, wie sie mittels einer analytischen Ultrazentrifuge entsprechend der Methode von W. Scholtan und H. Lange, Kolloid-Z. und z.-Polymere 250 (1972), Seiten 782 bis 796, bestimmt wurden. Die Ultrazentrifugenmessung liefert die integrale Massenverteilung des Teilchendurchmessers einer Probe. Hieraus läßt sich entnehmen, wieviel Gewichtsprozent der Teilchen einen Durchmesser gleich oder kleiner einer bestimmten Größe haben. Der mittlere Teilchendurchmesser, der auch als d50-Wert der integralen Massenverteilung bezeichnet wird, ist dabei als der Teilchendurchmesser definiert, bei dem 50 Gewichtsprozent der Teilchen einen gleichen oder kleineren Durchmesser haben als der Durchmesser, der dem d₅₀-Wert entspricht. Zur Charakterisierung der Breite der Teilchengrößenverteilung der Kautschukteilchen werden neben dem d₅₀-Wert (mittlerer Teilchendurchmesser) die sich aus der integralen Massenverteilung ergebenden d₁₀und d₉₀-Werte herangezogen. Die d₁₀- bzw. d₉₀-Werte der integralen Massenverteilung sind dabei entsprechend dem d₅₀-Wert definiert mit dem Unterschied, daß sie auf 10 bis 90 Gew.-% der Teilchen bezogen sind. Der Quotient

Le A 22 381

10

15

20

25

$$\frac{d_{90} - d_{10}}{d_{50}} = Q$$

stellt ein Maß für die Verteilungsbreite der Teilchengröße dar.

Die Differenz d₁₀ (b) - d₉₀ (a) stellt dann ein Maß für die Überlappung der Kurven dar: Ist die Differenz positiv, so liegt keine oder nur eine geringfügige Kurven- Überlappung vor; ist die Differenz negativ, so ist eine Kurvenüberlappung vorhanden, deren Ausmaß durch die Größe des negativen Wertes beschrieben wird.

Wie schon gesagt, kann man auch die Zahlenmittelverteilung der Kautschukteilchen ermitteln und anschließend in Gewichtsmittel umrechnen. Die mikroskopische Auszählmethode gemäß G. Kämpf et al. ist um so genauer, je mehr Teilchen ausgezählt werden; normalerweise sollten wenigstens 10⁴ Teilchen vermessen werden, die dann nach statistischer Auswertung eine Teilchengrößenzahlenmittelverteilungskurve liefern. Mann kann dabei beispielsweise die Teilchengrößenklassen gerade so groß wählen, daß 90 % der Teilchen auf nicht weniger, aber auch nicht mehr als 20 Klassen verteilt sind.

Dabei bleibt nachzutragen, daß die Kautschukteilchen in den Formmassen in gepfropftem Zustand vorliegen; man könnte somit vermuten, daß durch die Pfropfung die Kautschukteilchengröße verändert wurde, verglichen mit den in den Kautschuklatices (zur Herstellung von B) vorliegenden Kautschukteilchen. Es hat sich allerdings gezeigt,

Le A 22 381

5

10

15

20

daß die Pfropfung sowie die Pfropfhüllenmenge gemäß den hier beschriebenen Kennzeichen die Kautschukteilchengröße praktisch kaum beeinflußt, so daß im Rahmen der Vergleichbarkeit an Formmassen ermittelte Verteilungskurven mit an Latex ermittelten Verteilungskurven verglichen werden können.

Der Gelgehalt der Dienkautschuke wird bestimmt bei 25°C in Toluol, der Gelgehalt der Alkylacrylatkautschuke bei 25°C in Demethylformamid (M. Hoffmann, H. Krömer, R. Kuhn, Polymeranalytik I und II, Georg Thieme Verlag Stuttgart 1977).

Bevorzugte gepfropfte Alkylacrylatkautschuke sind solche, die

- a) mit cyclischen trifunktionellen Comonomeren, wie

 Triallylcyanurat oder Triallylisocyanurat, vernetzt
 sind (beschrieben in DE-OS 3 039 114);
 - b) einen Polybutadien-Kern enthalten (beschrieben in DE-OS 3 039 115);
- c) hergestellt wurden in Abwesenheit von Suspendier-20 mittel (beschrieben in DE-OS 3 117 052).

Welcher Kautschukgehalt am günstigsten zur Herstellung der erfindungsgemäßen Formmassen ist, hängt u.a. von dem jeweiligen Kautschuk-Teilchendurchmesser und von der Pfropfdichte ab.

Le A 22 381

5

Kautachuke mit den erfindungagemäßen Teilchendurchmessern Kautschuke mit den errindungsgemaben Tellchendurchmessern

Kautschuke mit den errindungsgemaben geelgneter Monomerer

Kautschuke mit den errindungsgemaben geelgneter Monomerer

Kautschuke mit den errindungsgemaben geelgneter Monomerer

Kautschuke mit den errindungsgemaben Tellchendurchmeri
Kautschuke mit den errindungsgemaben Tellchendurchmeri
Kautschuke mit den errindungsgemaben Tellchendurchmessern

Kautschuke mit den errindungsgemaben Tellchendurchmessern

Kautschuke mit den errindungsgemaben Tellchendurchmessern

Kautschuke mit den errindungsgemaben Tellchendurchmeri
Kautschuke mit den errindungsgemaben Tellchendurch Emulisien Tellchendungsgemaben Tel können durch Emuleionepolymerieation geelgneter Monomerer

erhalten werden. In den dazu bekannten fratev-meilehendurchmeer

erhalten werden. erhalten werden. In den dazu bekannten Emuleionepolymerierhalten werden. In den sich die Latex-Reilchendurchmes
sations-Verfahren lessen vorfahrenenedingungen einetelien
sations-Verfahren wahi der vorfahrenenedingungen Eations-Vertahren lassen sich die Latex-Telichendurchmesvertahren lassen sich die Latex-Telichendurchmesvertahrensbedingungen medlichenvertahrensbedingungen medlichenvertahrensbedingungen medlichenvertahren der kommungangen medlichenvertahren der kommungangen medlichenvertahren der kommungangen de ger aurch wani aer verlanrenspealngungen einstellen, zeilchen, des Emulgators, monomor/polydarch und Konzentration des Emulgators, monomor/polydarch Art und Konzentration durch art und Konzentration des Emulgators, Wonomer/Polyagglomerisation,
agglomerisation,
mer-Konzentration Bei der Herstellung der pfropfprodukte B durch pfropfco-Bel der Herstellung der Pfropfprodukte B durch Pfropfcopolymerisation, wasserikelichen Tritiatoren
kalstartern, Z. R. wasserikelichen tritiatoren Polymerisation, ale uplicherweise in Gegenwart von kadiwasseribslichen Initiatoren, sowie Regiere
kalstartern, z.B. wasseribsfronfaktivatoren
kalstartern, z.B. wasseribsfronfaktivatoren kalatartern, z.B. wasserlöslichen Initiatoren, sowie Reglern
Initiatoren, sowie Reglern
Initiatoren, sowie Reglern
Angelern, person in allaameinen nehen dem
ren oder Komplexbildnern/Pfropfaktivatoren,
angelern, allaameinen nehen dem ren oder komplexollanern/riropraktivatoren, sowie keglern
durchgeführt wird, bilden sich im allgemeinen ausman
durchgeführt pfronfconolumerisat in hestimmtem ausmal mer-Konzentration. durcngerunrt wird, pliden sich in bestimmtem Ausmaß

eigentlichen phirmerieste haus conniumerieste Aer Aie elgentlichen privopropolymerisate bzw. Copolymerisate waren auch freie polymerisate bzw. auch trele kolymerisate daw. copolymerisate der die ses han die se PITOPINULLE DLIGENGEN PITOPINONOMETEN. Die Menge dieses bzw.

PITOPINULLE DLIGENGEN POLYMETIERTS KANN durch nieen händt warden nieen warden niee ungepiropiten kolymerieats kann aurch aen beimer aen keropigiaa ben der die Pfropfeusbeute den beimeriest verhedtenen den die Pfropfeusbeute den beimeriest verhedtenen den der beimeriest verhedtenen der der beimeriest verhedten der beimer der beimeriest verhedten de unter anderem von den Polymerisationsbedingungen, der Größe

unter anderem von den Kautschuk-Pfropfgrundlage, menfronfter

Zusammensetzung der Meilichen und der Menne an menfronfenden Wusammensetzung der Kautschuk-Pfropfgrundlage, der Größe wanterhuk von der Menge an gepfropfter der zu Pfropfenden mal zue ah der zu Pfropfenden wat zu Pfropfenden w Die erfindungsgemäßen Formmassen weisen (colpolimeriest Ule errinaungsgemaken kormmassen keisen optimale kigen(CO) Polymerisat
(CO) Polymerisat
(Scharten aur, wenn die wenge an Irelem (colvolymerisate igt. der Pfropfmonomeren bestimmte der Pfropfmonomeren 1 iegt im 11 gemeinen bei 12 ge Kautschuk-Pfropfgrundlage ab. der proprimonomeren pescimmre Grenzen nicht ubersteigt.

Diese obere Grenze in cew se ineheenhare hei 7 cew se ineheenhar Diese opere Grenze liegt im allgemeinen pei 17 Gew. - 8;

Vorzugsweise bei 10 Gew. - 8, insbesondere ner ctandinger herogen auf die Formmaece aue herogen auf die Formmaece aue herogen Vorzugsweise pei ju Gew. ** inspesondere pei juew. **

Juspesondere pei ju Gew. ** inspesondere pei juew. **

Juspesondere pei jugew. **

Jusp

Le A 22 381

Index $\sqrt{\eta}$ dieser freien (Co)-Polymerisate soll ≤ 0.6 dl/g, vorzugsweise ≤ 0.4 dl/g, gemessen in Dimethylformamid bei 25°C, betragen.

Zur Erzielung bestimmter technologischer Eigenschaften kann es vorteilhaft sein, die Polymerisate der Pfropfmonomeren auch getrennt herzustellen und den Formmassen während der Herstellung zuzumischen.

Man kann aber auch so verfahren, daß separat hergestelltes Polymerisat der Pfropfmonomeren während der Pfropfcopolymerisation anwesend ist. Es ist auch möglich, gegebenenfalls überschüssiges Polymerisat der Pfropfmonomeren aus den Pfropfprodukten B abzutrennen. Welcher Wegbeschritten wird, hängt vom gewählten Polymerisationsverfahren, von der Art der jeweiligen Kautschuk-Pfropfgrundlage, von Art und Menge der Pfropfmonomeren sowie von den gewünschten technologischen Eigenschaften der Formmassen ab.

Der Fachmann kann die Pfropfpolymerisation der Pfropfmonomeren auf die Kautschukteilchen so durchführen und
20 steuern, daß die erfindungsgemäß erforderlichen Pfropfprodukt-Zusammensetzungen gebildet und gleichzeitig die
gegebenenfalls erforderlichen PfropfmonomerpolymerisatGehalte erzeugt werden.

Solche speziellen Polymerisate, bestehend aus Pfropfpolymerisaten in Mischung mit geeigneten Pfropfmonomerpolymerisaten, können dann direkt zur Herstellung der

Le A 22 381

10

Formmassen ing setzt werden. In solchen Fällen sind natürlich die Pfropfastpolym ren chemisch weitgehend identisch mit den Pfropfmonomerpolymerisaten. Die Erfindung schließt aber nicht aus, daß die Pfropfmonomerpolymerisate von chemisch anderer Natur sind als die zur Pfropfung eingesetzten Pfropfmonomeren. Beispielsweise kann als Pfropfmonomerpolymerisat ein Polymethylmethacrylat und gleichzeitig als Pfropfprodukt B ein Styrol-Acrylnitril-gepfropfter Kautschuk verwendet werden. Solche Kombinationen können gegebenenfalls mit besonderen anwendungstechnischen Vorteilen verbunden sein.

Die "bimodalen" Pfropfprodukte B lassen sich nach verschiedenen Verfahren herstellen. So kann man sie so herstellen, daß man eine Dispersion feinteiliger Kautschukteilchen (entsprechend a) mit Monomeren bepfropft, diese Pfropfpolymeremulsion dann mit einer getrennt erzeugten Pfropfpolymeremulsion grobteiliger Kautschukteilchen abmischt und anschließend diese Mischung aufarbeitet.

Man kann auch die Kautschukteilchendispersionen (Latices)

20 mischen und auf dieses Gemisch die Pfropfmonomeren, insbesondere in wäßriger Emulsion mittels Radikale bildender
Systeme, pfropfpolymerisieren und dann in bekannter Weise
aufarbeiten.

Man kann aber auch feinteilige Pfropfprodukte und grobteilige Pfropfprodukte getrennt herstellen, abmischen und anschließend diese Mischung aufarbeiten.

Le A 22 381

5

10

Nach dem bevorzugten Verfahr n werden die Mischungen aus Kautschukteilchendispersionen der erfindungsgemäßen bimodalen Teilchenverteilung mit Pfropfmonomeren bepfropft, insbesondere in wäßriger Emulsion mittels Radikale bildender Systeme, und dann in der bekannten Weise aufgearbeitet.

Man kann aber auch feinteilige Pfropfprodukte und grobteilige Pfropfprodukte getrennt herstellen und in Mengen entsprechend der erfindungsgemäßen Zusammensetzung a/b mit den thermoplastischen Polyestern zur Herstellung der erfindungsgemäßen Formmassen abmischen.

Bei den Verfahren der getrennten Pfropfung und gemeinsamen Aufarbeitung des Pfropfproduktes einerseits und bei der getrennten Herstellung von feinteiligem und grobteiligem Pfropfprodukt andererseits ist es auch möglich, Pfropfprodukte mit unterschiedlichem Aufbau der feinteiligen und der grobteiligen Komponente zu verwenden.

Diese Verfahren sind somit bevorzugt.

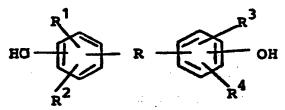
Thermoplastische Polyester A im Sinne der Erfindung sind Kondensationsprodukte aus aromatischen Dicarbonsäuren (oder deren Derivaten) und aliphatischen, cycloaliphatischen, araliphatischen oder aromatischen Diolen und Mischungen dieser Reaktionsprodukte.

Le A 22 381

5

10

Thermoplastische Polyester A aus aromatischen Dicarbonsäuren und aromatische Diolen sind bevorzugt Kondensationsprodukte aus Terephthalsäure und Isophthalsäure (oder deren Derivaten) und Diphenolen der allgemeinen Formel:



 R^1 , R^2 , R^3 , R^4 = Alkylgruppe mit 1-4 C-Atomen, H.

Bevorzugtes Diphenol ist 2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan.

> Thermoplastische Polyester A aus aromatischen Dicarbonsäuren oder ihren reaktionsfähigen Derivaten (z.B. Dimethylestern oder Anhydriden) und aliphatischen, cycloaliphatischen oder araliphatischen Diolen und Mischungen dieser Reaktionsprodukte sind bevorzugt Polyalkylenterephthalate.

Le A 22 381

15

Bevorzugte Polyalkylenterephthalate lassen sich aus Terephthalsäure (oder ihren reaktionsfähigen Derivaten) und aliphatischen oder cycloaliphatischen Diolen mit 2 bis 10 C-Atomen nach bekannten Methoden herstellen (Kunststoff-Handbuch, Bd. VIII, S. 695 ff, Carl Hanser Verlag, München 1973).

Bevorzugte Polyalkylenterephthalate enthalten mindestens 80, vorzugsweise mindestens 90 Mol-%, bezogen auf die Dicarbonsäurekomponente, Terephthalsäurereste und mindestens 80, vorzugsweise mindestens 90 Mol-%, bezogen auf die Diolkomponente, Ethylenglykol- und/oder Butandiol-1,4-reste. Sie können neben Terephthalsäureresten bis zu 20 Mol-% Reste anderer aromatischer Dicarbonsäuren mit 8 bis 14 C-Atomen oder aliphatischer Dicarbonsäuren mit 4 bis 12 C-Atomen enthalten, z.B. Reste von Phthalsäure, Isophthalsäuren, Naphthalin-2,6-dicarbonsäure, 4,4'-Diphenyldicarbonsäure, Bernstein-, Adipin-, Sebacinsäure, Azelainsäure, Cyclohexandiessigsäure.

Neben Ethylenglykol- bzw. Butandiol-1,4-resten können sie bis zu 20 Mol-% anderer aliphatischer Diole mit 3 bis 12 C-Atomen oder cycloaliphatischer Diole mit 6 bis 21 C-Atomen enthalten, z.B. Reste von Propandiol-1,3, 2- Ethylpropandiol-1,3, Neopentylglykol, Pentan-diol-1,5, Hexandiol-1,6, Cyclohexan-dimethanol-1,4, 3-Methylpentandiol-2,4, 2-Methylpentandiol-2,4, 2,2,4-Trimethylpentandiol-1,3 und -1,6, 2-Ethylhexandiol-1,3, 2,2- Diethylpropandiol-1,3, Hexandiol-2,5, 1,4-Di-(8-hydroxyethoxy)-benzol, 2,2-Bis-(4-hydroxycyclohexyl)-propan,

Le A 22 381

2,4-Dihydroxy-1,1,3,3-tetramethyl-cyclobutan, 2,2-Bis-(3-8-hydroxyethoxyphenyl)-propan und 2,2-Bis-(4-hydroxy-propoxyphenyl)-propan (DE-OS 24 07 674, 24 07 776, 27 15 932).

Die Polyalkylenterephthalalte können durch Einbau relativ kleiner Mengen 3- oder 4-wertiger Alkohole oder 3- oder 4-basischer Carbonsäuren, wie sie z.B. in der DE-OS 19 00 270 und der US-PS 3 692 744 beschrieben sind, verzweigt werden. Beispiele bevorzugter Verzweigungsmittel sind Trimesinsäure, Trimellithsäure, Trimethylolethan und -propan und Pentaerythrit.

Es ist ratsam, nicht mehr als 1 Mol-% des Verzweigungsmittels, bezogen auf die Säurekomponente, zu verwenden.

allein aus Terephthalsäure und/oder deren reaktionsfähigen Derivaten (z.B. deren Dialkylestern) und Ethylenglykol oder Butandiol-1,4 hergestellt worden sind, Mischungen dieser Polyalkylenterephthalate sowie Copolyester, die aus mindestens zwei der obengenannten Säurekomponenten und/oder aus mindestens zwei der obengenannten Alkoholkomponenten hergestellt sind; besonders bevorzugte Copolyester sind Poly-ethylenglykol/butandiol1,4-terephthalate.

Ganz besonders geeignete Polyalkylenterephthalate besitzen eine Intrinsic-Viskosität von 0,4 bis 1,5 dl/g, vorzugsweise 0,5 bis 1,4 dl/g, insbesondere 0,6 bis 1,3 dl/g, jeweils gemessen in Phenol/o-Dichlorbenzol (1:1 Gew.-Teile) bei 25°C im Ubbelohde-Viskosimeter.

Le A 22 381

Thermoplastische Polyester A sind auch solche, die als Diolkomponente langkettige Diole enthalten. Bevorzugte langkettige Diole sind Dihydroxypolyethylenoxide der Brutto-Formel $\mathrm{HO(CH_2CH_2O)_nH}$ und Dihydroxytetrahydrofurane der Formel $\mathrm{HO(CH_2CH_2CH_2CH_2O)_mH}$.

Das mittlere Molekulargewicht (Zahlenmittel) der langkettigen Diole liegt im allgemeinen zwischen 500 und 5.000, bevorzugt zwischen 1.000 und 3.000 (und n ist somit ca. 10 - 100, bevorzugt ca. 25 - 60; m ca. 7 - 70, bevorzugt 14 - 40).

Bevorzugte Polyester mit langkettigen Diolen enthalten als Säurekomponente Terephthalsäure und/oder Isophthalsäure und als Diolkomponente Dihydroxytetrahydrofuran und Butandiol, wobei der Gehalt an einkondensierten langkettigen Diol-Einheiten im allgemeinen unter 60 Gew.-% liegt, bezogen auf den Gesamtgehalt an einkondensierten Diol-Einheiten.

Je nach den gewünschten Eigenschaften können die thermoplastischen Polyester einzeln oder in Mischungen miteinander eingesetzt werden.

Bevorzugte Mischungen enthalten Polyethylenterephthalat und Polybutylenterephthalat mit

1 - 99, bevorzugt 10 - 60, insbesondere 20 - 50, Gew.-% Polyethylenterephthalat, und
25 99 - 1, bevorzugt 90 - 40, insbesondere 80 - 50, Gew.-%

Le A 22 381

Polybutylenterephthalat.

Für bestimmte Eigenschaften können bis zu 80 Gew.-%, bevorzugt bis zu 60 Gew.-%, besonders bevorzugt bis zu 40 Gew.-%, bezogen auf A, der thermoplastischen Polyester aromatische Polycarbonate sein.

5 Unter aromatischen Polycarbonaten im Sinne dieser Erfindung werden Homopolycarbonate, Copolycarbonate und
Mischungen dieser Polycarbonate verstanden, denen z.B.
mindestens eines der folgenden Diphenole zugrundeliegt:

Hydrochinon,

10 Resorcin,

Dihydroxydiphenyle,

Bis-(hydroxyphenyl)-alkane,

Bis-(hydroxyphenyl)-cycloalkane,

Bis-(hydroxyphenyl)-sulfide,

15 Bis-(hydroxyphenyl)-ether,

Bis-(hydroxyphenyl)-ketone,

Bis-(hydroxyphenyl)-sulfoxide,

Bis-(hydroxyphenyl)-sulfone,

&, &'-Bis-(hydroxyphenyl)-diisopropylbenzole

20 sowie deren kernalkylierte und kernhalogenierte Derivate. Diese und weitere geeignete Diphenole sind z.B.
in den US-PS 3 028 365, 3 275 601, 3 148 172, 3 062 781,
2 991 273, 3 271 367, 2 999 835, 2 970 131 und 2 999 846,
in den DE-OS 1 570 703, 2 063 050, 2 063 052, 2 211 956,
25 2 211 957, der FR-PS 1 561 518 und in der Monographie
von H. Schnell "Chemistry and Physics of Polycarbonates",

Interscience Publishers, New York, 1964, beschrieben.

Le A 22 381

Bevorzugte Diphenole sind z.B.

4,4'-Dihydroxydiphenyl,

2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan,

\$\langle \cdot \c

Besonders bevorzugte Diphenole sind z.B.

2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan,
2,2-Bis-(3,5-dichlor-4-hydroxyphenyl)-propan,
10 2,2-Bis-(3,5-dibrom-4-hydroxyphenyl)-propan,
1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexan und
2,2-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-propan.

Die aromatischen Polycarbonate können durch den Einbau geringer Mengen, vorzugsweise von 0,05 bis 2,0 Mol-% (bezogen auf eingesetzte Diphenole), drei- oder mehr als dreifunktioneller Verbindungen, beispielsweise solcher mit drei oder mehr als drei phenolischen Hydroxygruppen, verzweigt sein.

Die aromatischen Polycarbonate sollen in der Regel
mittlere Molekulargewichte M
von 10.000 bis über
200.000, vorzugsweise von 20.000 bis 80.000 haben,
ermittelt durch Messungen der relativen Viskosität
in Dichlormethan bei 25°C und einer Konzentration von
0,5 Gew.-%.

Le A 22 381

5

Den hochmolekularen Polycarbonaten mit \overline{M}_{W} von 10.000 bis 200.000 können auch klein Anteile nied rmolekularer Polycarbonate, z.B. mit einem mittleren Polykondensationsgrad von 2 bis 20, zugemischt sein.

Zur Einstellung des Molekulargewichtes \overline{M}_{W} der Polycarbonate werden in bekannter Weise Kettenabbrecher, wie beispielsweise Phenol, Halogenphenole oder Alkylphenole in den berechneten Mengen eingesetzt.

Die erfindungsgemäßen Formmassen können übliche Additive, wie Gleit- und Entformungsmittel, Nukleiermittel, Stabilisatoren, Füll- und Verstärkungsstoffe, Flammschutzmittel sowie Farbpigmente und/oder Farbstoffe enthalten.

Die gefüllten bzw. verstärkten Formmassen können bis zu 60 Gew.-%, bezogen auf die verstärkte Formmasse, Füllund/oder Verstärkungsstoffe enthalten. Bevorzugte Verstärkungsstoffe sind Glasfasern. Bevorzugte Füllstoffe,
die auch verstärkend wirken können, sind Glaskugeln,
Glimmer, Silikate, Feldspat, Quarz, Talkum, Titandioxid, Wollastonit.

Die mit Flammschutzmitteln ausgerüsteten Formmassen enthalten Flammschutzmittel in einer Konzentration von im allgemeinen weniger als 30 Gew.-%, bezogen auf die flammgeschützten Formmassen.

Es kommen alle bekannten Flammschutzmittel infrage, wie z.B. Polyhalogendiphenyl, Polyhalogendiphenylether, Polyhalogenphthalsäure und ihre Derivate und Polyhalo-

Le A 22 381

genoligo- und -polycarbonate, wobei die entsprechenden Bromverbindungen besonders wirksam sind. Außerdem enthalten sie in der Regel einen Synergisten, wie z.B. Antimontrioxid.

Die Herstellung der Formmassen kann in den üblichen Mischaggregaten, wie Walzen, Knetern, Ein- und Mehrwellenextrudern, erfolgen.

Wenn auch in den meisten Fällen sämtliche Harzkomponenten zweckmäßigerweise in einem Schritt gemischt werden, kann es manchmal auch empfehlenswert sein, zuerst eine oder gar zwei Komponenten wegzulassen und erst zu einem späteren Zeitpunkt zuzumischen.

So können die erfindungsgemäßen Formmassen auf den genannten Mischaggregaten hergestellt werden, indem die
beiden Komponenten A und B gemeinsam aufgeschmolzen
und homogenisiert werden oder indem das Pfropfprodukt B
in die Schmelze des thermoplastischen Polyesters A eingearbeitet wird.

Die Temperatur bei der Herstellung der Mischungen sollte 20 mindestens 10°C und zweckmäßig höchstens 90°C oberhalb des Schmelzpunktes des Polyesters liegen.

Die erfindungsgemäßen Formmassen zeichnen sich durch eine verbesserte Zähigkeit aus. Ein herausragendes Merkmal ist die Verbesserung der Zähigkeit bei tiefen Temperaturen.

Le A 22 381

10

15

Entsprechend dem Eigenschaftsprofil eignen sich die erfindungsgemäßen Formmassen überall im Spritzguß- und Extrusionssektor dort, wo Formteile hohen Stoßbelastungen ausgesetzt sind, z.B. im Kfz-Bereich für Stoßfänger, Spoiler, Rammleisten, Karosserieteile, Lenkräder, Lenkradsäulen.

Die nachfolgenden Beispiele erläutern die Erfindung.

Beispiele

5

- A) Verwendete Komponenten
- I Polybutylenterephthalat mit einer Intrinsic-Viskosität von 1,18 dl/g, gemessen in Phenol/o-Dichlorbenzol (Gew.-Verhältnis 1:1) bei 25°C im Ubbelohde-Viskosimeter.
- II Polyethylenterephthalat mit einer Intrinsic-Viskosität von 0,82 dl/g, gemessen wie I.
- III Polycarbonat aus Bisphenol A, Phenol und Phosgen,
 relative Viskosität 1.285, gemessen in Dichlormethan bei 25°C in 0,5 gew.-%-iger Lösung im Ubbelohde-Viskosimeter.
 - IV Gepfropfter Polybutandienkautschuk
 - IV.1 Herstellung von Polydienlatices
- 15 IV 1.1 In einem Reaktor wird unter Rühren folgende Emulsion bei 65°C bis zum praktisch voll-ständigen Monomerumsatz innerhalb von ca.

 22 Stunden polymerisiert:
 - 100,0 Gew.-Teile Butadien,
 - 1,8 Gew.-Teile Na-Salz der disproportionierten Abietinsäure,
 - 0,257 Gew.-Teile Natriumhydroxid,

Le A 22 381

0,3	GewTeile	n-Dodecylmercapt	an,
1,029	GewTeile	Na-ethylendiamin	tetraacetat,
0,023	GewTeile	Kaliumpersulfat	und
176	GewTeile	Wasser.	

Es wird ein Latex erhalten, der Butadienpolymerisatteilchen eines mittleren Durchmessers
(d₅₀) von 0,1 µm in einer Konzentration von
ca. 35 - 36 Gew.-% enthält. Die Polybutadienteilchen besitzen Gelgehalte von 90 - 95 Gew.-%
(gemessen in Toluol bei 23°C).

IV 1.2 Nach Vorschrift IV 1.1 wird bei 60 - 68°C innerhalb von ca. 110 Stunden folgende Emulsion polymerisiert:

100,0 Gew.-Teile Butadien,
70 Gew.-Teile Wasser,
1,146 Gew.-Teile Na-Salz der disproportionierten Abietinsäure,
0,055 Gew.-Teile Na-ethylendiamintetraacetat,
0,137 Gew.-Teile Natriumhydroxid,
0,028 Gew.-Teile Natriumhydrogencarbonat und
0,282 Gew.-Teile Kaliumpersulfat.

Es wird ein Latex erhalten, der Polybutadienteilchen eines mittleren Durchmessers (d_{50}) von 0,4 µm in einer Konzentration von ca. 58 Gew.-% enthält. Die Polybutadienteilchen besitzen Gelgehalte von 90 - 91 Gew.-% (gemessen in Toluol bei 23°C).

Le A 22 381

5

10

15

20

the state of the s

11. The state of t

- IV 1.3 Polybutadienlatex, hergestellt durch Emulsionspolymerisation mittels Na-Salz der disproportionierten Abietinsäure als Emulgator und Kaliumpersulfat als Initiator, wobei die Polymeri-sation nach bekannten Maßnahmen so durchgeführt wird, daß ein feinteiliger Latex mit einer breiten Teilchenverteilung resultiert. d₅₀-Wert der Latexteilchen = 0,11 μm. Die Polybutadienteilchen besitzen Gelgehalte von 93 Gew.-% (gemessen analog IV 1.1).
- IV 1.4 Polybutadienlatex, hergestellt unter Zusatz der in IV 1.3 beschriebenen Hilfsstoffe. Es wird ein grobteiliger Latex mit breiter Teil-chenverteilung gebildet: d₅₀-Wert der Latex-teilchen = 0,39 μm. Die Polybutadienteilchen besitzen Gelgehalte von 90 Gew.-% (gemessen analog IV 1.1).

Le A 22 381

5

IV 1.5 Verteilungscharakt ristik n d r Kautschuklatic s IV 1.1 bis IV 1.4:

Latex	d ₅₀	d ₉₀	^đ 10	d ₉₀ - d ₁₀
IV 1.1	0,10	0,22	0,07	1,5
IV 1.2	0,40	0,59	0,15	1,1
IV 1.3	0,11	0,30	0,06	2,18
IV 1.4	0,38	0,86	0,06	2,10

d-Werte: angegeben in μm

Le A 22 381

IV.2 Herstellung von Pfropfprodukten

In einem Reaktor werden unter Rühren bei 65°C a Gew.-Teile Polydienlatex und b Gew.-Teile Wasser vorgelegt. Nach Initiierung mit c Gew.-Teilen Kaliumpersulfat werden 100 Gew.-Teile Styrol/Acrylnitril-Mischung (im Mischungsverhältnis 72:28) und separat eine Mischung aus d Gew.-Teilen Wasser, e Gew.-Teilen Na-Salz der disproportionierten Abietinsäure und f Gew.-Teilen 1n-Natronlauge innerhalb von mehreren Stunden zudosiert. Anschließend läßt man bis zu einem Endumsatz von >98 Gew.-% bei Temperaturen von 65 bis 75°C auspolymerisieren. Die Mengenangaben zu diesen Pfropfpolymerisationen sind in folgender Tabelle wiedergegeben:

Le A 22 381

5

Tabelle 1 Herstellung der Pfropfprodukte

Typ	Typ Latex IV 1.1	a Latex IV 1.2 b	q	υ	ਹ	o	44
Æ	1	069	100	0,50	100	4,0	3,0
ø	228	551	100	0,52	100	4,2	3,1
ບ	1	517	150	0,58	100	4,8	3,5
۵	171	414	100	0,52	100	4,8	3,5
ы	1	402	233	0,67	100	ស	3,666
E4	999	ı	134	999'0	100	6,25	4,37
ტ	133	322	190	99'0	100	5,1	3,8
==	200	281	170	99'0	100	5,3	3,9
н	266	241	135	99'0	100	5,4	3,9
ם	333	201	100	99'0	100	5,5	4,0
×	400	161	80	99'0	100	5,6	4,1
,	533	81	20	99'0	100	0'9	4,5
Z	333	201	80	0,50	1,00	4,0	3,5

Für die oben angeführten Pfropfprodukte sowie deren Kautschukgrundlagen gelten gemäß IV 1.5 folgende Zusammenhänge (wenn es sich um Kautschukmischungen handelt):

$$d_{50}$$
 (b) d_{10} (b) $-d_{90}$ (a) = -0,07 d_{50} (a)

Le A 22 381

Vergleichspfropfprodukte

ďÅI.	Typ Latex								
	IV 1.3	IV 1.4	IV 1.1	IV 1.2	q	ŭ	ש	o .	44
V1	333	201	1	1	100	0,66 100 5,5 4,0	100	5,5	4,0
42	333			201	100	0,66 100 5,5 4,0	100	5,5	4,0

Für die Pfropfprodukte V1 bis V3 sowie deren Kautschukgrundlagen gelten gemäß IV 1.5 folgende Zusammenhänge:

<u>e</u>	• 1
06 _p	•
1	
d ₁₀ (b) - d ₉₀	0,24
d ₁₀	0 0 0
(a) (b)	*
d ₅₀ (b)	14. ***
	3, 6, 25 8, 8, 3 8, 8, 5
Typ	V 7 7 8 8 8 8 8 8 8 8 8 8 8 8 8 8 8 8 8

Le A 22 831

100 Gew.-Teilen Gew.-Teile in Pfropfprodukt ungepfropftes SAN-Harz 1) 3) 5 5 5 5 Acrylnitril 5 Gew.-8 Pfropfmonomere 5,6 5,6 8,4 8,4 8,4 8,4 8,4 8,4 8,4 8,4 Zusammensetzung der Pfropfprodukte 5 Gew. -8 21,6 21,6 Styrol 14,4 8 Polybutadien-Pfropf-Gew. - 32) 09 70 56 49 42 35 64 grundlage 5) IV 1.1 Gew. -8 56 Tabelle 2 Typ

Le A 22 381

- 1) $\sqrt{\eta}$ - η_{DMF} = 0,18 0,28 dl/g, gemessen bei 25°C
- 2) Bruttozusammensetzung des Pfropfproduktes ohne Berücksichtigung des vorhandenen ungepfropften SAN-Harzes
- 5 3) Das Pfropfprodukt M enthält kein freies SAN-Harz (freies SAN-Harz im Pfropfprodukt wurde durch Extraktion mit Methylenchlorid entfernt).

Die Vergleichspfropfprodukte V1, V2, V3 besitzen eine Zusammensetzung wie Typ J (siehe Tabelle 2).

V Gepfropft r Polyacrylatkautschuk

V1 Feinteiliger Acrylatkautschuk

In einem Reaktor werden vorgelegt:

1.030 Gew.-Teile Wasser und
5 Gew.-Teile Natrium-Salz von C₁₄-C₁₆-Alkylsulfonsäuren.

Bei 70°C werden 80 Gew.-Teile der Lösung 1 (s.u.) eingespeist. Anschließend initiiert man durch Zugabe von 5 Gew.-Teilen Kaliumperoxidisulfat in 100 Gew.-Teilen Wasser. Danach werden folgende Lösungen dosiert:

Lösung 1: 995 Gew.-Teile n-Butylacrylat und
5 Gew.-Teile Triallylcyanurat
(80 Gew.-Teile dieser Lösung wurden bereits
in die Vorlage gegeben, der Rest der Lösung
wird nach Initiierung dosiert!)

Lösung 2: 20 Gew.-Teile Natrium-Salz von C₁₄-C₁₈-Alkyl-sulfonsäuren und
700 Gew.-Teile Wasser.

Nach Zudosierungen der Lösungen 1) und 2) in 5 Stunden 20 bei 70°C wird 4 Stunden bei 70°C nachpolymerisiert. Es entsteht ein Latex mit einem Feststoff-Gehalt von 35 Gew.-%. Die Latex-Teilchengröße beträgt 0,09 µm (Latex V1).

Le A 22 381

10

V2 Grobteiliger Acrylatkautschuk

Gearbeitet wird mit folgenden Lösungen:

Vorlage 1: 12,4 Gew.-Teile Latex IV 1.1 und Gew.-Teile Wasser, 313 0,82 Gew.-Teile Kaliumperoxidisulfat und 5 Vorlage 2: Gew.-Teile Wasser, 20 Zulauf 1: 629 Gew.-Teile, n-Butylacrylat und Gew.-Teil Triallylcyanurat, Gew.-Teile Wasser und Zulauf 2: 700 5,9 Gew.-Teile Natrium-Salz von C₁₄-C₁₆-10 Alkylsulfonsäuren.

Bei 65 - 68°C wird Vorlage 1 aufgeheizt, dann speist man 24 Gew.-Teile von Zulauf 1 ein. Nach Initiierung mit Vorlage 2 wird der Rest von Zulauf 1 und Zulauf 2 innerhalb von 5 Stunden zudosiert. Anschließend rührt man 4 Stunden nach.

Der Latex besitzt einen Feststoffgehalt von 37 Gew.-%. Die Latex-Teilchengröße beträgt 0,5 µm (Latex V2). Das Polymerisat besitzt einen Gelgehalt von 93 Gew.-% und einen Quellindex 1) von 8, gemessen in DMF bei 23°C.

Le A 22 381

15

¹⁾ Definition des Quellindex: s. M. Hoffmann, H. Krömer, R. Kuhn, Polymeranalytik I und II, Georg Thieme Verlag Stuttgart 1977

V3 Herstellung der Pfropfprodukte aus Acrylatkautschuk und Styrol/Acrylnitril-Gemisch

Allgemeine Vorschrift:

In einem Reaktor wird mit folgenden Lösungen bzw. Lati5 ces polymerisiert.

	Vorlage 1:	Latex V. 1 bzw. Latex V. 2	A	GewTeile,
	Vorlage 2:	Kaliumperoxidisulfat	. 2	GewTeile,
		Wasser	120	GewTeile,
	Zulauf 1:	Styrol	219	GewTeile,
10		Acrylnitril	85	GewTeile,
	Zulauf 2:	Natrium-Salz von C ₁₄ -C ₁₆ -		
		Alkylsulfonsäuren	6	GewTeile,
		Wasser	396	GewTeile.

Bei 65°C wird in die Vorlage 1 die Vorlage 2 eingespeist, 15 danach dosiert man Zulauf 1 und Zulauf 2 innerhalb von 4 Stunden bei 65°C zu. Anschließend läßt man 4 Stunden bei 65°C auspolymerisieren (Latex V.3).

Die Pfropfpolymer-Latices werden wie folgt weiterbehandelt:

20	Vorlage 3:	Wasser	5.525	GewTeile,
		MgSO ₄ xH ₂ O (Bittersalz)	107	GewTeile,
	Zulauf 3:	Latex V.3	В	GewTeile,
	Zulauf 4:	Styrol	112	GewTeile,
		Acrylnitril	44	GewTeile,

Aktivator: Kaliumperoxidisulfat 1,3 Gew.-Teile,
Wasser 78 Gew.-Teile.

Unter gutem Rühren wird Vorlage 3 auf 70 - 73°C aufgeheizt. Innerhalb von 1 Stunde dosiert man den Zulauf 3 hinzu. Dann fügt man den Zulauf 4 innerhalb von 30 Minuten hinzu und aktiviert anschließend mittels der Aktivator-Lösung. Man heizt auf 80°C auf, rührt 2 Stunden, heizt auf 90°C auf und rührt nochmals 2 Stunden. Nach anschließender Stabilisierung mit 2 Gew.-Teilen phenolischen Antioxidantien wird über Filtration, Waschung und Trocknung zu einem Pulver aufgearbeitet.

	B GewTeile Latex V.3	3.795	4.011	3.900
Herstellung der Pfropfprodukte	A GewTeile Latex V.1	./.	3,474,3	1.737
Tabelle 3: Herstellung	Typ A GewTeile Latex V.2	3.286,4	./.	1.643
<u>Tabe 1</u>	Typ	Z	0	ᅀ

Le A 22 381

Pfropfprodukte
der
Zusammensetzung
4:
Tabelle

Polyacrylat-Pfropfgrundlage Pfropfhülle satex V.1/V.3 aus Latex V.2/V.3 Styrol Acrylnitril GewTeile GewTeile	. 70 21,6 8,4/. 21,6 8,4 35 21,6 8,4
Polyacrylat-P aus Latex V.1/V.3 GewTeile	./. 70 35
Тур	z 0 4

1) bezogen auf Feststoff-Gehalt

SAN-Harz mit einer Intrinsic-Viskosität (Staudinger-Index) $\sqrt{2}$ = 0,3 dl/9, Die Pfropfprodukte N, O und P enthalten ca. 12 Gew.-% nicht aufgepfropftes gemessen in DMF bei 25°C.

VI Vinylmonomer-Copolymerisat

Copolymerisat aus 72 Gew.-% Styrol und 28 Gew.-% Acrylnitril mit einer Intrinsic-Viskosität $\sqrt{7}$ -/ = 0,2 dl/g (gemessen in DMF im Ubbelohde-Viskosimeter bei 25°C).

B) Herstellung und Prüfung der Formmassen

Beispiele 1-26

5

Auf einem kontinuierlich arbeitenden Zweiwellenextruder wurden die Komponenten aufgeschmolzen und homogenisiert.

10 Die Zylindertemperaturen wurden so gewählt, daß die in den Tabellen 5 - 7 angegebenen Massetemperaturen eingehalten wurden. Der Schmelzstrang wurde vor dem Austritt aus der Düse entgast, in Wasser abgekühlt, granuliert und getrocknet.

Von den Formmassen wurden auf einer üblichen Spritzgußmaschine Normkleinstäbe hergestellt. Geprüft wurde die
Kerbschlagzähigkeit (nach DIN 53 453) bei den angegebenen Temperaturen.

Beispiele 27-29

20 Analog den Versuchen 1 - 26 wurde das Pfropfprodukt mit geschmolzenem Polybutylenterephthalat auf einem Extruder gemischt. Anschließend wurden in die gemischte Schmelze Schnittglasfasern von 6 mm Länge eindosiert und homogen

verteilt. Nach dem Entgasen der Schmelze vor der Düse, dem Austragen des Schmelzestranges in Wasser, Granulieren und Trocknen wurden Normkleinstäbe wie vorher beschrieben hergestellt. Geprüft wurde die Schlagzähigkeit und Kerschlagzähigkeit bei verschiedenen Temperaturen (nach DIN 53 453). Ergebnisse siehe Tabelle 8.

.

	Kerbschlagzähigkeit (kJ/m²)	+20°C nylmono- r-Copoly- risat	n.gebr. ²⁾ 15 9	n.gebr. n.gebr. 10	. 20 10	" n.gebr. 11	21 13 10	15 12 9	" n.gebr. 20 12	" n.gebr. 14	16		5
·				n.gebr.	25			•		•		*	
	Komponente	IV VI Pfropfprodukt Vir % Typ Gew% men	21	8 21	22,5	22,5	3 23	7 23	3 23	i 23	[23	1 23	
le 5		I I I (PBT) F Gew% I	79 A	79 E	3 ¹⁾ 77,5 C	77,5 E	77 E	77 E	77 G	77 H	77 I	J7 J	•
Tabelle 5	Bsp.		12	7	31)	4	51)	61)	7	&	6	10	

Le A 22 381

Tabe	Tabelle 5 (Fortsetzung)	(Forts	setzung)					
Bsp.		Kon	Komponente			Kerbschlag	Kerbschlagzähigkeit (kJ/m²)	(kJ/m²)
	I (PBT) Gew%	IV Pfro Typ	IV Pfropfprodukt Typ Gew%	VI Vinylmono- mer-Copoly- merisat	+20°C	-20°C	-30°C	-40°C
12	77	ı	23		n.gebr.	n.gebr.	17	11
13	85	ט	15		=			10
14	06		10		14			7
15	77	田丘	11,5		n.gebr.	n.gebr.		16
16	77	Σ	23		n.gebr.	n.gebr.		20
17	72	Σ	23	ហ	=	=		16

Le A 22 381

Vergleichsuntersuchungen

PBT	Pfrog	Pfropfprodukt	Kerbs	chlagzähic	Kerbschlagzähigkeit (kJ/m²	n²
(Gew%) Typ	Typ	(Gew8)	+20°C	-20°C	−30 °C	-40°C
(ì		•	6		
11	5	23	n.gebr.	77	77	רב
77	V2	23	n.gebr.	19	13	10
			•			
77	Λ3	23	n.gebr.	20	13	6

Le A 22 381

Die Massetemperatur im Extruder betrug 260°C, in der Spritzgußmaschine 250°C, die Formtemperatur betrug 80°C. Die Gewichtsangaben beziehen sich auf die Formmassen.

- 1) Vergleichsversuche
- 5 2) n.gebr. = nicht gebrochen

9	١
ō	l
귺	ļ
be	İ
Ta	l
_	•

eit	-40°C	13	14	16	. 12	13	14
laqzähigk	(k.J/m²) +20°C -20°C -40°C	n.gebr.		*		2	
Kerbsch	(kJ/m²) +20°C	n.gebr. 1) n.		_	_		_
Form	tempe- ratur °C	140	• 08	8	140	80	. 08
mperatur	Extru- Spritz- der °C guß °C	260	260	260	265	260	260
Massete	Extru- der °C	270	270	265	270	275	275
	IV Pfropfprodukt Typ Gew8	22	22	22	22	16	16
	IV Pfrop	ם	ט	ט	ם	ה	בי
nente	III (PC) Gew.—8					18	53
Kompo	I II (PBT) (PET) Gew% Gew%	62,4	39	23,4	78		
	I (PBT) Gew.—8	15,6	39	54,6 23,4		99	55
Bsp.	•	18	19	20	21	22	23

Die Gewichtsprozent-Angaben beziehen sich auf die Formmassen

1) n.gebr. = nicht gebrochen

	(kJ/m²)	
	higkeit -20°C	9 4 01
	Kerbschlagzähigkeit (kJ/m²) +20°C -20°C	n.gebr. 16 n.gebr.
	nente V Pfropfprodukt Typ Gew%	23 23 23
	Komponente V ') Pfrop -% Typ	ZOA
1e 7	Komj I (PBT) Gew%	77 77 77
Tabelle 7	Bsp.	24 ¹⁾ 25 ¹⁾ 26

Die Massetemperatur im Extruder betrug 260°C, in der Spritzgußmaschine 250°C, die Formtemperatur betrug 80°C.

Die Gewichtsprozent-Angaben beziehen sich auf die Formmassen

1) Vergleichsversuche

n.gebr. = nicht gebrochen

മി
-1
OΙ
H
υl
اھ
ัต
H١
- •

shigkeit	-30°C	12	15	n.gebr.
Kerbschlagzähigkeit r 1/m²		n.gebr.	n.gebr.	n.gebr.
nigkeit	–20°C	53	09	62
Schlagzäl r 1/m²	Schlagzähigkeit kJ/m² +20°C —20°C		22	n.gebr.
	Glasfasem Gew%	30	30	25
Kamponente	copf- cdukt c Gewf	15	15	25
×	I IV (PBT) Pf1 Gew% pro	55 B	55 J	50 J
Bsp.		172	78	29

Die Massetemperatur im Extruder betrug 260°C, in der Spritzgußmaschine 250°C, Die Gewichtsprozentangaben beziehen sich auf die verstärkten Formmassen. die Formtemperatur betrug 80°C.

n.gebr. = nicht gebrochen

1) Vergleichsbeispiel

Patentansprüche

- 1. Thermoplastische Formmassen aus
 - A) 65 97 Gew.-% (bezogen auf A + B) thermoplastischem Polyester
- B) 3 35 Gew.-% (bezogen auf A + B) Pfropfprodukt

von wenigstens einem Vinylmonomeren aus der Reihe Styrol, Acrylnitril, Methylmethacrylat auf teilchenförmige, wenigstens partiell vernetzte Dienkautschuke und/oder Alkylacrylatkautschuke mit mittleren Kautschukteilchendurchmessern von 0,05 bis 1 μm, mit einem Kautschukgehalt der Pfropfprodukte von 60 bis 85 Gew.-%,

dadurch gekennzeichnet, daß dem Pfropfprodukt B folgende Kautschuke zugrundeliegen:

- a) 20 bis 80 Gew.-% (bezogen auf die Summe a + b) eines Kautschuklatex mit einem Teilchendurchmesser d₅₀ von 0,05 bis 0,19 μm und
- b) 80 bis 20 Gew.-% (bezogen auf die Summe a + b) eines Kautschuklatex mit einem Teilchendurch 20 messer d₅₀ von 0,2 bis 1,0 μm

mit der Maßgabe, daß

Le A 22 381

10

- 1) d_{50} (b) um d n Faktor 1,5 bis 8 größer ist als d_{50} (a),
- 2) der Quotient Q = $(d_{90} d_{10})/d_{50}$ der einzelnen Kautschuke jeweils höchstens 2 und
- 5 die Differenz d₁₀ (b) d₉₀ (a) 0,01 bis -0,10, betragen.
 - 2. Thermoplastische Formmassen nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das Pfropfprodukt B durch Vermischen eines Kautschuklatex entsprechend a) und eines Kautschuklatex entsprechend b) und nachfolgender Pfropfpolymerisation der Vinylmonomeren hergestellt worden ist.
- 3. Thermoplastische Formmassen nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das Pfropfprodukt B durch

 15 Pfropfpolymerisation der Vinylmonomeren auf einen Kautschuklatex entsprechend a) und getrennte Pfropfpolymerisation der Vinylmonomeren auf einen Kautschuklatex entsprechend b) und anschließendes Vermischen der so erhaltenen Pfropfprodukte hergestellt worden ist.
 - 4. Thermoplastische Formmassen nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Dienkautschuke bzw. die Alkylacrylatkautschuke einen Gelgehalt von ≥80 Gew.-% aufweisen.

Le A 22 381

10

- 5. Thermoplastische Formmassen nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Alkylacrylatkautschuke mit Triallylcyanurat und/oder Triallylisocyanurat vernetzt sind.
- 5 6. Thermoplastische Formmassen nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Alkylacrylatkautschuke einen Polybutadien-Kern enthalten.
- 7. Thermoplastische Formmassen nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß sie freies CopolymerisatHarz der Pfropfmonomeren in einer Menge von ≤15
 Gew.-% und mit einem Staudinger-Index /2/≤0,6 dl/g,
 gemessen in DMF bei 25°C, enthalten.
 - 8. Thermoplastische Formmassen nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß bis zu 80 Gew.-% der thermoplastischen Polyester A aromatische Polycarbonate sind.
 - 9. Thermoplastische Formmassen nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß sie ≤ 60 Gew.-% Glasfasern enthalten.

Le A 22 381

15



0131202 Nummer der Anmeldung

EP 84 10 7381

	EINSCHLÄG			
ategorie		ts mit Angabe, soweit erforderlich, eblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl. 3)
A	EP-A-0 064 648 * Ansprüche 1-10		1,4-9	(C 08 L 67/02 C 08 L 51/04
D,A	EP-A-0 050 262 * Ansprüche 1-10		1,4-9	C 08 L 69/00 (C 08 L 69/00 C 08 L 51/04 C 08 L 67/02
P,A	EP-A-0 111 260 * Ansprüche 1-3 4-11; Seite 11,	; Seite 6, Zeilen	1,8,9	
D,A	EP-A-0 063 263 * Ansprüche 1-8		1	-
A	EP-A-0 056 243 * Ansprüche 1-12		1	
A	FR-A-2 209 805 * Ansprüche 1-5		1	RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Cl. 3) C 08 L
A	FR-A-2 234 348 * Ansprüche 1-5		1	
				·
				:
De	r vorliegende Recherchenbericht wur	de für alle Patentansprüche erstellt.		
	DEN HAAG	Abechlußdatum der Recherche 28-09-1984	DECC	Prüter DCKER L.
X: vo Y: vo a: A: te O: n	CATEGORIE DER GENANNTEN Den besonderer Bedeutung allein ton besonderer Bedeutung in V richten veröffentlichung derselbeschnologischer Hintergrund ichtschriftliche Offenbarung wischenliteratur	petrachtet nach pindung mit einer D : in de en Kategorie L : aus s	dem Anmelde r Anmeldung : Indern Gründe	ment, das jedoch erst am oder kdatum veröffentlicht worden ist angeführtes Dokument en angeführtes Dokum nt n Patentfamilie, überein- ment

			ř.
			•